# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

06-184592

(43)Date of publication of application: 05.07.1994

(51)Int.CI.

C11D 1/28 B01F 17/06 B01F 17/42

(21)Application number : 04-355671

(71)Applicant: LION CORP

(22)Date of filing:

18.12.1992

(72)Inventor: MATSUI KOTARO

HARA NOBORU

## (54) PRODUCTION OF HIGHLY CONCENTRATED SURFACTANT PASTE

### (57)Abstract:

PURPOSE: To economically mass-produce in a high yield a highly concentrated paste of a salt of an alkyl ester of an  $\alpha$ -sulfo fatty acid which is flowable and can be industrially handled. CONSTITUTION: A paste containing 30–70wt.% salt of an alkyl ester of an  $\alpha$ -sulfo fatty acid is mixed with a nonionic surfactant comprising, e.g. a polyoxyethylene alkyl ether, a polyoxyethylene alkylphenyl ether, a polyethylene glycol, a polyethylene glycol ester of a fatty acid or a decaglycerol ester of a fatty acid and then concentrated into a highly concentrated paste of the salt.

#### **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination] 18.12.1998 [Date of sending the examiner's decision of 01.02.2001

rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or

application converted registration]
[Date of final disposal for application]

[Patent number] 3250857
[Date of registration] 16.11.2001
[Number of appeal against examiner's decision 2001-03106

of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's 01.03.2001

decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

# 特開平6-184592

(43)公開日 平成6年(1994)7月5日

(51)Int.Cl.5

識別記号

庁内整理番号

FΙ

技術表示箇所

C 1 1 D 1/28 B 0 1 F 17/06 17/42

審査請求 未請求 請求項の数1(全 4 頁)

(21)出願番号	特顯平4-355671	(71)出願人	000006769				
			ライオン株式会社				
(22)出願日	平成 4年(1992)12月18日		東京都墨田区本所1丁目3番7号				
		(72)発明者	松井 孝太郎				
			東京都墨田区本所1丁目3番7号	ライオ			
			ン株式会社内				
		(72)発明者	原昇				
			東京都墨田区本所1丁目3番7号	ライオ			
			ン株式会社内				
	•	(74)代理人	弁理士 臼村 文男				

(54) 【発明の名称 】 高濃度界面活性剤ペーストの製造方法

#### (57)【要約】

【構成】  $\alpha-$ スルフォ脂肪酸アルキルエステル塩を3  $0\sim70$ 重量%含むペーストに、ポリオキシエチレンアルキルエーテル、ポリオキシエチレンアルキルフェニルエーテル、ポリエチレングリコール、ポリエチレングリコール脂肪酸エステル、デカグリセリン脂肪酸エステル等の非イオン性界面活性剤を予め添加したのち、濃縮して $\alpha-$ スルフォ脂肪酸アルキルエステル塩の高濃度ペーストを製造する。

【効果】 流動性があり、工業的にハンドリングが可能 である $\alpha$  - スルフォ脂肪酸アルキルエステル塩の高濃度 ペーストを経済的に高収率で大量生産することが可能となり、工業的に有利である。

#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】  $\alpha$  ースルフォ脂肪酸アルキルエステル塩 を  $30 \sim 70$  重量%含むペーストに、非イオン性界面活性剤を予め添加したのち、該ペーストを濃縮することを 特徴とする高濃度界面活性剤ペーストの製造方法。

### 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【産業上の利用分野】本発明は、高濃度でかつハンドリング可能な低粘度の $\alpha$  - スルフォ脂肪酸アルキルエステル塩ペーストを、高回収率で効率的に製造する方法に関する。

#### [0002]

【従来の技術】高濃度で陰イオン性界面活性剤を含むペースト(スラリー)を得る方法としては、以下の技術が 従来から知られているが、それぞれ欠点を有している。

【0003】1) 特開昭53-5089号公報:中和後の高級アルコール硫酸エステル塩および高級アルコールエトキシレート硫酸エステル塩との重量比が1:2.4~1:1の範囲内で、硫酸ナトリウムが全体の4.0~14.0重量%の範囲内になるように中和工程時に硫酸、硫酸ナトリウムを添加して上記硫酸化物を中和し、スラリーを減粘化させる方法。

<欠点>スラリー中に性能に関係ない硫酸ナトリウムが 過分に存在してしまう。

【0004】2) 特開昭49-15706号公報:メタノール、エタノール等の低級アルコールを添加して粘度を低下させる方法。

<欠点>低級アルコールが引火性の高い溶剤であるため、危険性がある。

【 0 0 0 5 】 3 ) 特開昭 6 2 − 2 0 5 9 7 号公報: α − スルフォ脂肪酸アルキルエステル塩を中性無機塩で塩析後分離する。

<欠点>スラリー中に性能に関係ない中性無機塩が混入し、さらに分離操作を必要とする。

#### [0006]

【発明が解決しようとする課題】本発明は、得られる濃厚ペースト中に不用な混入物が持ち込まれることなく、 αースルフォ脂肪酸アルキルエステル塩を高濃度に含み、低粘度でハンドリングが可能な界面活性剤濃厚ペーストを、高回収率で効率的に製造することを目的とする。

### [0007]

【課題を解決するための手段】本発明の高濃度界面活性 剤ペーストの製造方法は、 $\alpha$ -スルフォ脂肪酸アルキル エステル塩を $30\sim70$ 重量%含むペーストに、非イオ ン性界面活性剤を予め添加したのち、該ペーストを濃縮 することを特徴とする。

#### [0008]

ステル部のアルキル基の炭素鎖長が  $1 \sim 4$  である  $\alpha$  - スルフォ脂肪酸アルキルエステル塩が好ましく、塩としては、ナトリウム塩、カリウム塩等のアルカリ金属塩あるいはアルカリ土類金属塩が代表的である。

【0009】本発明において濃縮対象となる原料ペーストとしては、 $\alpha$ ースルフォ脂肪酸アルキルエステル塩を30~70 重量%、好ましくは50~68 重量%含むペーストが用いられる。本発明で減粘化剤として用いられる非イオン性界面活性剤としては、以下のものが好適である。

【 O O 1 O 】 (1) ポリオキシアルキレンアルキルエーテル:炭素数8~4 O の飽和または不飽和のアルコールに、エチレンオキシド(EO)、プロピレンオキシドPO)またはブチレンオキシド(BO)、好ましくはEOまたはPOが単独であるいは混合して3~25モル、好ましくは5~20モル付加したものが望ましい。アルキレンオキシドが混合付加する場合は、ランダム付加でもブロック付加でもよい。

【 O O 1 1 】 (2) ポリオキシアルキレンアルキルフェニルエーテル:アルキル基またはアルケニル基の炭素数が8~12のアルキルフェノールに、エチレンオキシド(EO)、プロピレンオキシド(PO)またはブチレンオキシド(BO)が、好ましくはEOまたはPOが単独であるいは混合して5~25モル、好ましくは8~20モル付加したものが望ましい。混合付加する場合は、ランダム付加でもブロック付加でもよい。

【0012】(3) ポリエチレングリコール:重量平均分子量600~5000のものが好ましい。

- (4) ポリエチレングリコール脂肪酸エステル:脂肪酸残基の炭素数8~22、エチレングリコールの重合度(エチレンオキシドの付加モル数)5~25。
- (5) デカグリセリン脂肪酸エステル:脂肪酸残基の 炭素数8~22。
- (6) ソルビタン脂肪酸エステル:脂肪酸残基の炭素数8~22。

【0013】 非イオン性界面活性剤は、濃縮化される原料ペースト中の $\alpha$ ースルフォ脂肪酸アルキルエステ重量 %の範囲で、予め原料ペースト中に添加することが好ましくは5~25 重量 %の範囲で、予め原料ペースト中に添加することが好られる高濃度界面活性剤ペーストの流動性が劣り、取る高濃度界面活性剤ペーストの流動性が劣り、取る高濃度スラリー中の $\alpha$ ースルフォ脂肪酸くないと、得られる高濃度スラリー中の $\alpha$ ースルフォ脂肪酸くないとの14】 非イオン性界面活性剤を収率でななないと、アルシュエバポレータ等により、高い回収率での次のは、2ラッシュエバポレータ等による分離操作時に濃縮処理が行なえる。ノニオン界面活性剤の添加がないと、フラッシュエバポレータ等による分離操作時に濃縮処理が行なえる。メニオン界面活性剤の添加がないと、フラッシュエバポレータ等による分離操作時に濃縮の理が低下するが、本発明ではこのような発泡がな

く、高い回収率が得られる。

【0015】最終的に得られるペースト中のαースルフ オ脂肪酸アルキルエステル塩 (α-SF) の水分に対す る濃度  $[(\alpha - SF) / (\alpha - SF + \kappa)]$  は、濃縮化 後に対する濃縮化前のαースルフォ脂肪酸アルキルエス テル塩濃度の比率(以降濃縮化率と表示)として1.1 以上の濃度とすることが好ましく、また、 $\alpha$ -スルフォ 脂肪酸アルキルエステル塩が有効成分濃度として50~ 80重量%の範囲で含まれるまで、ペーストを濃縮する ことが望ましい。

【OO16】濃縮により得られたαースルフォ脂肪酸ア ルキルエステル塩ペーストは、ブルックフィールド型粘 度計で測定した見掛け粘度として200P以下、好まし くは100P以下であり、流動性がありハンドリング可 能な高濃度ペーストである。この高濃度αースルフォ脂 肪酸アルキルエステル塩ペーストの製造で用いられる濃 縮化装置としては、特に規定はしないが、得られる高濃 度ペーストが流動性を必要としていることから、薄膜式 フラッシュエバポレーター等が好ましい。

[0017]

【発明の効果】本発明によれば、 $\alpha$ ースルフォ脂肪酸ア ルキルエステル塩を含む原料ペーストに予め減粘剤とし て非イオン性界面活性剤を添加したのち、この原料スラ リーを濃縮することにより、流動性があり、工業的にハ ンドリングが可能である高濃度ペーストを経済的に高収 率で大量生産することが可能となり、工業的な濃縮方法 としては好適である。

[0018]

【実施例】

実施例1

 $\alpha$  - スルフォ脂肪酸(C=14~16)

83.0重量%

メチルエステルナトリウムのペースト(界面活性剤濃度:62.0%)

17.0重量%

ポリオキシエチレン(EOp=15) アルキル (C=12) エーテル (有効成分濃度: 93%)

100.0重量%

【OO19】上記組成に従って、αースルフォ脂肪酸メ チルエステルナトリウム塩のペーストとポリオキシエチ レンアルキルエーテルを混合し、ジャケット温度を75 ℃、真空度90Toァァに保った真空薄膜蒸発装置(東 京理化、Flash Evaporator FM-1 O) に連続的にフィードした。得られた高濃度界面活性 剤ペースト中のαースルフォ脂肪酸メチルエステルナト リウム塩の濃縮化率は、1.30であり、粘度は52P /70℃であった。結果を表1に示す。なお、上記組成 中、Cはアルキル基の炭素数を、EOpはエチレンオキ シドの平均付加モル数を示す。

【0020】実施例2

 $\alpha$ -スルフォ脂肪酸(C=14~16)

90.5重量%

メチルエステルナトリウムのペースト(界面活性剤濃度:63.0%)

ポリオキシエチレン(EOp=20)

9.5重量%

ノニルフェニルエーテル(有効成分濃度:90%)

100.0重量%

【〇〇21】上記組成に従って、αースルフォ脂肪酸メ チルエステルナトリウム塩のペーストとポリオキシエチ レンノニルフェニルエーテルを混合し、ジャケット温度 を75℃、真空度120Torrに保った真空薄膜蒸発 装置(東京理化、Flash Evaporator F M-10)に連続的にフィードした。得られた高濃度界 面活性剤ペースト中のαースルフォ脂肪酸メチルエステ ルナトリウム塩の濃縮化率は、1.23であり、粘度は 42P/70℃であった。結果を表1に示す。

【0022】実施例3

86.0重量%

メチルエステルナトリウムのペースト(界面活性剤濃度:58.1%)

ポリエチレングリコール (EOp=10)

 $\alpha$  - スルフォ脂肪酸(C=14~18)

14.0重量%

脂肪酸 (C=18) エステル

100.0重量%

合

【OO23】上記組成に従って、 $\alpha$ ースルフォ脂肪酸メ チルエステルナトリウム塩のペーストとポリエチレング リコール脂肪酸エステルを混合し、ジャケット温度をフ 5℃、真空度90Torrに保った真空薄膜蒸発装置

(東京理化、Flash Evaporator FM

- 10)に連続的にフィードした。得られた高濃度界面 活性剤ペースト中のαースルフォ脂肪酸メチルエステル ナトリウム塩の濃縮化率は、1.30であり、粘度は6 OP/70℃であった。結果を表1に示す。

【0024】実施例4

 $\alpha$  - スルフォ脂肪酸(C=14~18)

90.5重量%

メチルエステルナトリウムのペースト(界面活性剤濃度:55.2%)

デカグリセリンモノ脂肪酸(C=12)エステル

9.5重量%

計

100.0重量%

【OO25】上記組成に従って、α-スルフォ脂肪酸メ チルエステルナトリウム塩のペーストとデカグリセリン モノ脂肪酸エステルを混合し、ジャケット温度を75 ℃、真空度105Toァァに保った真空薄膜蒸発装置 (東京理化、Flash Evaporator FM

-10)に連続的にフィードした。得られた高濃度界面 活性剤ペースト中の $\alpha$ -スルフォ脂肪酸メチルエステル ナトリウム塩の濃縮化率は、1.57であり、粘度は8 OP/70℃であった。結果を表1に示す。

【0026】比較例1

 $\alpha$  ースルフォ脂肪酸(C=14~16)

100.0重量%

メチルエステルナトリウム (界面活性剤濃度:63.0%) 上記の $\alpha$ -スルフォ脂肪酸メチルエステルナトリウム塩 のペーストをジャケット温度を75℃、および真空度1 OOTorrに保った真空薄膜蒸発装置(東京理化、F lash Evaporator FM-10) に連続 的にフィードした。得られた高濃度界面活性剤ペースト

のαースルフォ脂肪酸メチルエステルナトリウム塩の濃 縮化率は、1.06であったが、粘度が700P/70 ℃で流動性がなかった。結果を表1に示す。

[0027] 【表 1 】

		実 施 例				
	1	2	3	4	1	
原料ペーストαーSFN a 濃度 (wt%):	62. 0	63. 0	58. 1	55. 2	63. 0	
仕込液組成(wt比):						
$\alpha$ — S F N a	76	87	78	84	100	
ノニオンA	24	_	-	_		
ノニオンB	_	13	_	_	_	
ノニオンC	_	_	28	_	_	
ノニオンD	_	_	_	12	_	
濃縮条件:						
ジャケット温度(℃)	75	75	75	75	75	
真空度(Torr)	90	120	90	105	100	
濃縮ペースト性状:						
αーSFNa濃度(wt%)	80. 6	77. 5	75. 5	86. 7	66. 8	
濃縮化率	1. 30	1. 23	1.30	1. 57	1.06	
粘度(at 70℃ (P))	52	42	60	80	700	
流動性	0	0	0	0	×	
発泡性	0	0	0	0	×	

 $\alpha - SFNa: \alpha - スルフォ脂肪酸メチルエステルナト$ 

ノニオンA:ポリオキシエチレンアルキルエーテル ノニオンB:ポリオキシエチレンノニルフェニルエーテ

ノニオンC:ポリエチレングリコール脂肪酸エステル

ノニオンD:デカグリセリンモノ脂肪酸エステル

濃縮ペーストの $\alpha$  – SFN a 濃度:  $\alpha$  – SFN a と水と の和を100重量%としたときの値

流動性:〇 流動性有り

× 自然落下せず 発泡性:〇 発泡無し

× 発泡有り